日本国特許 PATENT OFFICE

PATENT OFFICE
JAPANESE GOVERNMENT

厅 24.01.00

REC'D 10 MAR 2000

別紙添付の書類に記載されている事項は下記の出願書類に記載されている事項と同一であることを証明する。

This is to certify that the annexed is a true copy of the following application as filed with this Office.

出 願 年 月 日 Date of Application:

EL

1998年12月17日

出 願 番 号 Application Number:

平成10年特許願第359734号

出 願 人 Applicant (s):

財団法人石油産業活性化センター

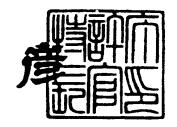
コスモ石油株式会社

PRIORITY
DOCUMENT
SUBMITTED OR TRANSMITTED IN
COMPLIANCE WITH RULE 17.1(a) OR (b)

2000年 2月25日

特許庁長官 Commissioner, Patent Office

近 藤 隆



特平10-359734

【書類名】 特許願

【提出日】 平成10年12月17日

【整理番号】 COSM1008

【あて先】 特許庁長官 伊佐山 建志 殿

【発明の名称】 軽質炭化水素油の水素化脱硫異性化用の触媒

【請求項の数】 4

【発明者】

【住所又は居所】 埼玉県幸手市権現堂1134-2 コスモ石油株式会社

研究開発センター内

【氏名】 木村 孝夫

【発明者】

【住所又は居所】 埼玉県幸手市権現堂1134-2 コスモ石油株式会社

研究開発センター内

【氏名】 大塩 敦保

【発明者】

【住所又は居所】 埼玉県幸手市権現堂1134-2 コスモ石油株式会社

研究開発センター内

【氏名】 川村 高宏

【発明者】

【住所又は居所】 埼玉県幸手市権現堂1134-2 コスモ石油株式会社

研究開発センター内

【氏名】 萩原 和彦

【特許出願人】

【識別番号】 590000455

【氏名又は名称】 財団法人石油産業活性化センター

【代表者】 長島 一成

【特許出願人】

【識別番号】 000105567

【氏名又は名称】 コスモ石油株式会社

【代表者】

岡部 敬一郎

【代理人】

【識別番号】

100070161

【弁理士】

【氏名又は名称】 須賀 総夫

【電話番号】

03-3534-1980

【手数料の表示】

【予納台帳番号】 008899

【納付金額】

21,000円

【提出物件の目録】

【物件名】

明細書 1

【物件名】 要約書 1

【包括委任状番号】 9500652

【プルーフの要否】 要



【書類名】 明細書

【発明の名称】 軽質炭化水素油の水素化脱硫異性化用の触媒

【特許請求の範囲】

【請求項1】 ジルコニウムの酸化物または水酸化物からなる担体に、硫酸根を硫黄分にして $1\sim3$ 質量%含有させるとともに、パラジウムを $0.05\sim1$ 0質量%担持させ、 $550\sim800$ の温度で焼成安定化させてなり、比表面積が $50\sim150$ m²/gであることを特徴とする軽質炭化水素油の水素化脱硫異性化用の触媒。

【請求項2】 請求項1に記載の触媒に、さらに白金を0.05~10質量%担持させたことを特徴とする触媒。

【請求項3】 白金とパラジウムとの割合(Pt/Pd原子比)が、<math>0.1 ~4 である請求項2の触媒。

【請求項4】 ジルコニウムの酸化物または水酸化物からなる担体に、硫酸根を硫黄分にして $1\sim3$ 質量%含有させるとともに、ニッケルを $0.05\sim10$ 質量担持させ、 $550\sim800$ ℃の温度で焼成安定化させてなり、比表面積が $50\sim150\,\mathrm{m}^2/\mathrm{g}$ であることを特徴とする軽質炭化水素油の水素化脱硫異性化用の触媒。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】

本発明は、有機硫黄化合物を含有する軽質炭化水素油の水素化脱硫と異性化 とを同時に達成することが可能であって、従来技術にくらべて簡単な設備で使用 でき、経済的な、軽質炭化水素油の水素化脱硫異性化用の触媒に関する。

[0002]

【従来の技術】

軽質炭化水素油の異性化は、石油精製工業および石油化学工業で従来から広く 行なわれている技術である。とくに近年、自動車および航空機のエンジンの高性 能化に伴い、燃料として使用されるガソリンには高いオクタン価が要求され、そ れに応えるために、異性化が重要になってきている。これまでも、ガソリンの軽 質基材のひとつとして、軽質炭化水素油であるライトナフサを異性化してオクタン価を向上させた、いわゆる異性化ガソリンが用いられている。

[0003]

軽質炭化水素油を異性化する方法については、従来から数多くの研究がなされており、異性化反応に用いる触媒も種々のものが知られているが、その中で最も有用な異性化触媒として、固体酸触媒を挙げることができる。固体酸触媒の製造方法およびそれを用いた異性化方法は、たとえば、特公平5-29503号公報、特公平6-29199号公報に開示されている。

[0004]

しかし、原油を蒸留した留分のままであるライトナフサのような軽質炭化水素油には、有機硫黄化合物が通常500~700ppm程度含まれていて、これが固体酸触媒の触媒毒となるため、ライトナフサを直接異性化することは、触媒寿命の点から、工業的なプロセスではなかった。現在実施されているプロセスでは、ライトナフサをまずCo-Mo/A12O3などの水素化脱硫触媒で処理して有機硫黄化合物を硫化水素に変換し、硫化水素を生成油から分離することで生成油中の硫黄含有量を数ppm以下に低減させた脱硫ライトナフサを生成し、その後これを異性化原料油として用いているという、二段階の操作を行なう。つまり、現行の軽質炭化水素油の異性化プロセスにおいては、水素化脱硫工程が異性化工程の前段に必要不可欠である。

[0005]

もし、軽質炭化水素油の異性化に使用する触媒を、水素化脱硫と異性化とを同時に達成することができるものに置き換えることができれば、異性化プロセスに必要不可欠であった水素化脱硫工程を省略することができ、従来技術にくらべてより簡単な設備で、経済的に異性化を行なうことが可能になる。具体的には、既存の軽質炭化水素油の異性化反応塔に耐硫黄性を有する異性化触媒を充填し、異性化の原料油として有機硫黄化合物を含有する軽質炭化水素油を用いて、水素化脱硫および異性化反応を同時に行なえるようにすることが望ましい。

[0006]

発明者らは、このような要望に応えることを意図して研究した結果、ある種の

固体酸触媒が、炭化水素の異性化活性のみならず有機硫黄化合物に対する脱硫活性をも有し、耐硫黄性に優れた異性化触媒として役立つことを見出した。

[0007]

【発明が解決しようとする課題】

本発明の目的は、発明者らの得た上記の新しい知見を生かし、簡便な設備により経済的に、硫黄を含有する軽質炭化水素油の脱硫と異性化とを同時に達成することができる触媒を提供することにある。

[0008]

【課題を解決するための手段】

本発明の軽質炭化水素油の水素化脱硫異性化用の触媒は、ジルコニウムの酸化物または水酸化物からなる担体に、硫酸根を硫黄分にして $1\sim3$ 質量%含有させるとともに、パラジウムまたはニッケルを $0.05\sim10$ 質量%担持させ、 $550\sim800$ の温度で焼成安定化させてなり、比表面積が $50\sim150$ m^2/g であることを特徴とする。

[0009]

上記の触媒において、パラジウムを含有する触媒には、さらに白金を0.05~10質量%担持させたものも有用である。この場合、白金とパラジウムの割合(Pt/Pd原子比)は、 $0.1\sim4$ が好適である。

[0010]

【発明の実施の形態】

以下、本発明を詳細に説明する。

[0011]

本発明の触媒の第一の態様は、上記のようにジルコニウムの酸化物または水酸化物を担体とし、これにパラジウムを0.05~10質量%担持させる。好ましい担持量は、0.1~5質量%である。パラジウム担持量が0.05~10質量未満では脱硫活性が発現せず、10質量%より多いとパラジウムの分散性が悪くなり、かえって活性が低下することがある。

[0012]

パラジウムを含有する触媒に白金を添加することにより、異性化活性をより高

くすることができる。白金の添加量は、0.05質量%未満では白金を添加する効果が発現せず、-方、10質量%を超えると白金の分散性が悪くなり、異性化活性がむしろ低くなる可能性がある。白金を併用する場合、白金とバラジウムの割合 (Pt/Pd原子比) は、 $0.1\sim4$ の範囲内が好適である。より好ましい範囲は、 $Pt/Pd=0.15\sim2$ である。

[0013]

本発明の触媒は、パラジウムに代えてニッケルを、ジルコニウムの酸化物または水酸化物である担体に、0.05~10質量%担持させることもできる。ニッケルの含有量が、0.05質量%では、パラジウム含有触媒と同様、ニッケル量が少なくて活性が発現しない。これに対し10質量%より多いと、ニッケルの分散性が悪くなり、金属粒子の粒径が大きくなるため、かえって活性が低いことがあり得る。好ましい範囲は、0.1~5質量%である。

[0014]

担体に与える硫酸根(SO_4)の量は、硫黄(S)として $1\sim3$ 質量%、好ましくは $1.5\sim2$ 質量%である。硫酸根量が硫黄として1質量%に達しないと、触媒の酸性度が低いため、固体超強酸性が弱く、異性化触媒としての活性が不十分である。3%を超え多量になると、ジルコニア表面を硫酸根が過剰に覆い、表面に積層して活性点をつぶしてしまうため、活性が低下する。

[0015]

[0016]

X線回折分析によれば、 担体が酸化ジルコニウム (ZrO₂) である場合、その結晶構造には正方晶と単斜晶とが存在する。触媒担体として有用なものは正方晶であり、単斜晶構造の割合が高いと、触媒活性が低くなってしまう。酸化ジルコニウム中の単斜晶構造と正方晶構造の存在比は、触媒のX線回折ピークを測定

し、 $CuKa線による2\theta=28.2$ (単斜晶構造の主ピーク)のピークと2 $\theta=30.2$ (正方晶構造の主ピーク)とのX線回折ピーク積分強度比をもって定める。このようにして酸化ジルコニウム中の単斜晶構造と正方晶構造の存在比を算出したときに、その値が、単斜晶/正方晶= $20/80\sim0/100$ 、好ましくは $10/90\sim0/100$ の範囲にあることが好ましい。

[0017]

本発明の触媒は、所定の温度で焼成安定させた後、比表面積が50~150m²/gの範囲であることが必要である。比表面積が50m²/g未満では、担持金属の分散性が悪く、水素化異性化のための活性点も少ない。その上、ジルコニウム酸化物の結晶構造も、単斜晶と正方晶の比率が20/80よりも大きくなってしまい、好ましくない。触媒中の硫酸根の含有量も、硫黄分で1質量%以上を確保することが困難になって、固体超強酸性が発現しない。一方、比表面積が150m²/gを超えるものはジルコニウム酸化物の結晶化が進行せず、その中の酸化ジルコニウム正方晶構造の割合が低いために、水素化脱硫異性化の活性が低い値に止まる。上記の比表面積は、BET (Brunauer-Emmett-Teller) 法により測定した値を用いる。

[0018]

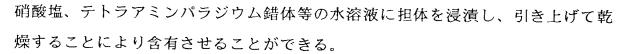
本発明の触媒の製造方法には、とくに限定はなく、硫酸根を与え、またパラジウム、白金またはニッケルを担持させる方法も、順序も任意である。代表的な方法は、まず担体を用意し、これを硫酸根を含有する処理剤で処理し、パラジウム等の金属を導入した上で、焼成安定化する。

[0019]

ジルコニウムの酸化物または水酸化物である担体に硫酸根を与える処理剤としては、0.1~5Nの硫酸、0.1~10モル濃度の硫酸アンモニウム等が代表的である。これらの処理剤は、担体に対して1~10倍の量を使用する。その他、硫化水素や亜硫酸ガスのような処理剤を用いて、焼成安定化処理の後に硫酸根を与えることによっても、同様な効果をあげることができる。

[0020]

触媒に担持させる金属としてパラジウムを例にとれば、その塩化物、硫酸塩、



[0021]

焼成安定化処理は、酸化性の雰囲気下に、550~800℃の範囲、好ましくは600~750℃の範囲の温度に、0.5~10時間加熱することによって行なう。焼成温度が550℃未満では、ジルコニウム化合物中に含まれる水酸化ジルコニウムの割合が多く、正方晶のジルコニウム酸化物の占める割合が少ないため固体酸の性質が発現せず、触媒に水素化脱硫異性化の活性が生じない。高温に加熱すると水酸化物は減るが、800℃を超えると、単斜晶の酸化ジルコニウムの占める割合が多くなり、触媒活性にとって好ましくない。硫酸根も脱離して行くため、触媒中の硫黄分の量が1質量%未満になり、固体酸強度が低下してしまう。さらに、Pd等の担持金属のシンタリングも起こり、水素化脱硫異性化の活性点が減少する。なお、触媒の焼成安定化処理を還元雰囲気で行なうと、Pdなどの金属または金属化合物の上で硫酸根の結合状態が変化したり、還元分解に起因すると思われる硫酸根の減少によって、触媒活性が低下する。

[0022]

本発明の触媒は、上記の安定化処理によって使用可能になるが、触媒活性の安定化のためには、脱硫異性化反応への使用に先立って、前処理を施すことが好ましい。前処理は、触媒を $100\sim500$ 000温度に $1\sim5$ 時間維持して乾燥し、ついで $100\sim400$ 000温度で還元処理することからなる。

[0023]

得られた本発明の触媒は、必要に応じてアルミナ、シリカアルミナ、シリカ、 ボリア、チタニア、活性炭等を混合して使用することもできる。

[0024]

また触媒の形状はとくに限定されず、通常この種の触媒に用いられている種々の形状、たとえば打錠成型、押出成型により得られる円柱状、四葉型等を採用することができる。

[0025]

本発明の触媒を用いて、脱硫と同時に異性化させる原料油としては、原油の常

圧蒸留装置から留出したライトナフサ、同じく原油の常圧蒸留装置から留出したホールナフサから分離したライトナフサ、またはライトナフサにマーロックス処理を施したマーロックスナフサなどの、有機硫黄を含有する軽質炭化水素油が好適である。とくに好適な原料油は、ASTM蒸留温度が25~130℃、好ましくは25~110℃のライトナフサである。有機硫黄の含有量についていえば、700質量ppm以下、好ましくは10~500質量ppm、さらに好ましくは10~200質量ppm程度のライトナフサが好適に使用できる。硫黄分が数ppmまたはそれ以下の軽質炭化水素油を原料として使用できることは、言うまでもない。

[0026]

ライトナフサに含まれている有機硫黄化合物の代表例を挙げれば、チオール化合物(R-SH)として2-プロパンチオール($\mathrm{CH_3}$) $_2\mathrm{CH-SH}$ 、エタンチオール $\mathrm{C_2H_5-SH}$ 、スルフィド化合物(R-S-R)としてメチルエチルスルフィド $\mathrm{CH_3-S-C_2H_5}$ 、ジスルフィド化合物(R-SS-R)としてエチルイソプロピルジスルフィド $\mathrm{C_2H_5-SS-CH(CH_3)_2}$ などである。本発明の触媒を用いれば、これらの硫黄化合物を、原料油の異性化と同時に水素化分解して脱硫を行なうことができる。

[0027]

触媒活性をより長期にわたり維持するためには、用いるライトナフサ中の芳香族、不飽和炭化水素および高級炭化水素の量は少ない方がよい。ベンゼン量は5 vol.%以下、できれば3 vol.%以下、 ナフテン量は1 2 vol.%以下、できれば9 vol.%以下、C 7 化合物は1 5 vol.%以下、できれば1 0 vol.%以下が好ましい。

[0028]

脱硫異性化の反応条件は、

反応温度:160~240℃、好ましくは180~220℃

反応圧力: 1. 0~4. 5 MPa、好ましくは1. 4~3. 5 MPa

LHSV:1.0~10 h^{-1} 、好ましくは1.0~5 h^{-1}

 H_2 /0il比: $1\sim3\,\mathrm{mol/mol}$ 、 好ましくは $1.5\sim2.5\,\mathrm{mol/mol}$ である。反応温度が $160\,\mathrm{C}$ より低いと触媒の寿命が短くなり、一方、 $240\,\mathrm{C}$ 以上では軽質炭化水素油の分解が進んで、生成油の収率が低下する。そのほかの

条件すなわち反応圧力、LHSV、 $H_2/0il$ 比は、従来行なわれている軽質炭化水素油の異性化反応の条件とほぼ同様である。

[0029]

本発明の触媒は、水素化脱硫異性化触媒として、従来の異性化触媒と置き換えて使用することができる。すなわち、軽質炭化水素油中の有機硫黄化合物を水素化脱硫して硫化水素に変換し、硫黄分を数ppm以下にすると同時に直接異性化することができ、オクタン価を向上させた生成油を得ることができる。

[0030]

【実施例1~10および比較例1】触媒A~Kの製造

以下の触媒A~Kの製造に当たっては、いずれも、まず実施例1の(1)および(2)のようにして硫酸根含有水酸化ジルコニウムを用意し、これに各種のパラジウム塩水溶液を含浸させ、乾燥し焼成する手順を採用した。

[0031]

実施例1:触媒A

(1) Zr(OH)₄の調製

市販のオキシ塩化ジルコニウムZ r O C 1_2 ・8 H_2 O の 1 O O O g を 4 L の蒸留水に溶かし、攪拌しながら、そこへ 2 5 % アンモニア水 N H_3 aq. を滴下して、水酸化ジルコニウムZ r $(OH)_4$ を沈殿させた。水溶液の p H が 9 . 0 になるように調製し、沈殿した水酸化ジルコニウムを濾過して分離した。濾過後、蒸留水でよく洗浄し、1 1 0 $\mathbb C$ で - 昼夜乾燥させ、水酸化ジルコニウム 4 9 O g を 4 5 た。

(2) SO₄/Zr(OH)₄の調製

上記のようにしてオキシ塩化ジルコニウムから調製した水酸化ジルコニウムの 400 gを 1 N - 硫酸 400 g に入れ、 30 分間攪拌した。攪拌後、濾過して 固体分を 110 $\mathbb C$ で一昼夜乾燥し、硫酸根を含有する水酸化ジルコニウム SO_4 / Z r $(OH)_4$ 4 5 2 g を得た。

(3) Pd/SO₄/ZrO₂の調製

 ルコニア $Pd/SO_4/ZrO_2135$ gを得た。

[0032]

実施例2:触媒B

[0033]

実施例3:触媒C

硝酸パラジウム P d $(NO_3)_2$ 1. 8 g を溶かした水溶液に、上記の硫酸根含有水酸化ジルコニウム 1 6 6 g を入れて P d 塩を含浸させ、以下は実施例 1 と同様に乾燥および焼成を行なって、 P d 担持硫酸根含有ジルコニア P d / S O_4 / Z r O_2 1 2 0 g を得た。

[0034]

実施例4:触媒D

[0035]

実施例5:触媒E

塩化パラジウム $PdC1_21$. 4gex10gic入れ、得られた分散液にアンモニア水を27. 4g滴下し、超音波を10分間かけて溶解させた(これを溶液①とする)。別に、塩化白金酸六水和物 H_2 Pt $C1_6$ · $6H_2$ Oの1. 2gex水10gic溶かしたものヘアンモニア水を7. 4g滴下し、55Cの湯せんで温めながら攪拌し、溶解した(これを溶液②とする)。溶液①と溶液②とを混合した溶液(pH11. 6)に、上記の硫酸根含有水酸化ジルコニウム211. 2gex入れ、Pd塩および Pd塩を含浸させた。以下は実施例1と同様に乾燥および焼成を行なって、Pd/Pt 担持硫酸根含有ジルコニア Pd/Pt/ SO_4 /Zr

O₂150gを得た。

[0036]

実施例6:触媒F

実施例 5 において溶液①と溶液②とを混合した溶液のp Hを 1 0. 5 に調整したほかは実施例 5 と同様にして触媒を製造し、p d / P t 担持硫酸根含有ジルコニアP d / P t / S O $_4$ / Z r O $_2$ 1 5 O $_8$ を得た。

[0037]

実施例7:触媒G

[0038]

実施例8:触媒H

塩化パラジウムPdCl₂1.5gを水20gに入れ、濃塩酸を30cc滴下し超音波を10分間かけて溶解させた(これを溶液③とする)。別に、塩化白金酸六水和物 H_2 PtCl $_6$ · $6H_2$ Oの1.6gを水10gに溶かした(これを溶液④とする)。溶液③と溶液④とを混合した溶液に、上記の硫酸根含有水酸化ジルコニウム172.9gを入れ、Pd塩およびPd塩を含浸させた。以下は実施例1と同様に乾燥および焼成を行なって、Pd/Pt担持硫酸根含有ジルコニアPd/Pt/SO $_4$ /ZrO $_2$ 123gを得た。

[0039]

実施例9:触媒 I

塩化パラジウムPdCl $_2$ 4. 1gを水20gに入れ、濃塩酸を60cc滴下し超音波を10分間かけて溶解させた(これを溶液⑤とする)。別に、塩化白金酸六水和物 H_2 PtCl $_6$ ·6H $_2$ Oの1. 6gを水10gに溶かした(これを溶液⑥とする)。溶液⑤と溶液⑥とを混合した溶液に、上記の硫酸根含有水酸化ジルコニウム174. 2gを入れ、Pd塩およびPd塩を含浸させた。以下は実施例1と同様に乾燥および焼成を行なって、Pd/Pt担持硫酸根含有ジルコニアPd/Pt/SO $_4$ /ZrO $_2$ 124gを得た。

[0040]

実施例10:触媒J

硫酸ニッケルNiSO $_4$ ・ $_6$ H $_2$ Oの33.6gを溶かした水溶液に、上記の硫酸根水酸化ジルコニウム150gを入れ、Ni塩を含浸させた。以下は実施例1と同様に乾燥および焼成を行なって、Ni担持硫酸根含有ジルコニアNi/SO $_4$ /ZrO $_2$ 115gを得た。

[0041]

比較例1:触媒K

塩化白金酸六水和物 H_2 Pt $C1_6$ · $6H_2$ Oの1. 5gを溶かした水溶液に、硫酸根含有水酸化ジルコニウム168gを入れ、Pt塩を含浸させた。以下は実施例1と同様に乾燥および焼成を行なって、Pt担持硫酸根含有ジルコニアPt/ SO_4 /Zr O_2 119gを得た。

[0042]

触媒A~Kの物性試験結果を、表1にまとめて示した。

表 1 触媒の物性(その1)

		·—	• = • /	
	無媒 A	無媒 B	触媒C	触媒D
触媒の構成	Pd/SO ₄ /ZrO ₂			
担持物質	${\tt PdCl}_2$	PdS04	$Pd(NO_3)_2$	$Pd(NH_3)_4Cl_2$
焼成条件	600℃×3h	600℃×3 h	600℃×3h	600℃ × 3h
比表面積(m2/g)	134	133	138.4	132.4
硫黄分(質量%)	1.93	1.7	2.01	1.73
金属元素分析値(質	質量%)			
Ρd	0.55	0.36	0.33	0.52
Ρt				
Νi				
Zr0 ₂ 結晶構造比				
単斜晶/正方晶	3.5/96.5	3.7/96.3	4.1/95.9	4.3/95.7
[0043]]			1,0,00.

表 1 触媒の物性(その2)

	触媒 E	触媒F	触媒G	
触媒の構成	Pd/Pt/SO ₄ /ZrO ₂	Pd/Pt/SO ₄ /ZrO ₂	Pd/Pt/SO ₄ /ZrO ₂	
担持物質	PdCl ₂ H ₂ PtCl ₆	PdCl ₂ H ₂ PtCl ₆	PdCl ₂ H ₂ PtCl ₆	
焼成条件	600℃ ×3h	600°C ×3 h	600℃×3h	
比表面積(m ² /g)	119.1	113.9	103.2	
硫黄分(質量%)	1.52	1.39	1.37	
金属元素分析値(質量%)				
Ρd	0.38	0.39	0.36	
Ρt	0.18	0.22	0.16	
N i				
ZrO ₂ 結晶構造比				
単斜晶/正方晶				
[0044]				

表 1 触媒の物性(その3)

	触媒H	触媒I	触媒 J	触媒K
触媒の構成	Pd/Pt/S0 ₄ /Zr0 ₂	Pd/Pt/SO ₄ /ZrO ₂	Ni/SO ₄ /ZrO ₂	Pt/SO ₄ /ZrO ₂
担持物質	PdCl ₂ H ₂ PtCl ₆	PdSO ₄ H ₂ PtCl ₆	$NiSO_4$	H ₂ PtCl ₆
焼成条件	600℃×3h	600℃×3h	750℃×1.5h	600℃×3h
比表面積(m²/g	149	144.9	120	144.6
硫黄分(質量%) 1.96	1.9	1.74	1.64
金属元素分析値(質量%)				
Ρd	0.52	1.5		
Ρt	0.39	0.39		0.35
N i			4.8	
Zr02結晶構造上	t			

単斜晶/正方晶

3.6/96.4

比表面積の測定には、日本ベル(株)製高精度全自動ガス吸着装置「BELS ORP28」を使用した。

[0045]

硫黄分の量は、LECO社のSC-132硫黄分分析計を用いて測定した。 [触媒使用例] 軽質炭化水素油の脱硫異性化反応

触媒充填容量が3~100mlの固定床流通式反応器を用いて軽質炭化水素油の 脱硫異性化を行ない、触媒A~Kを評価した。

[0046]

反応条件は、次のとおりである:

反応圧力: 1. 47または2. 96MPa

反応温度:185~200℃

LHSV: 2. 9 または 5 h-1

H₂/0il比:2mol/mol

原料:有機硫黄含有ライトナフサ 3 種 - 未洗ナフサおよびマーロックスナフサ (1) および (2)、沸点範囲 2 5 \sim 1 1 0 $^{\circ}$ (A S T M 蒸留)ならびに硫黄化合物 (($^{\circ}$ ($^{\circ}$ 3 0 0 質量 ppm 程度)

ライトナフサの他の性状は、表2に示すとおりである。

[0047]

表 2 軽質炭化水素油の性状

原料油種	未洗ナフサ	マーロックス	マーロックス
		ナフサ(1)	ナフサ (2)
C ₄ 化合物	4.62	1. 07	2.72
C ₅ 化合物	48.39	51.76	51.73
C ₆ 化合物	42.51	42.73	37.87
C ₇ 化合物	4.31	4.43	7. 72
C ₈ 化合物	0.16	0.01	0.43
C ₉ 化合物	0.01	Ο	0
ナフテン類	5.85	8. 5	8.32
芳香族類	1. 21	1. 36	1.53
硫黄分(ppm)	4 3 8	1 2 4	220

密度(g/cm³,15℃) 0.6523 0.6558 0.6553

計算オクタン価 68 70.3 69.9

ライトナフサの異性化率を、表3~6に示す。ここで「異性化率」は、下記の 式で定義される。

[0048]

異性化率(%)=(生成油中のi-C5の重量%)/(生成油中の全C5化合物の 重量%の合計)×100

[0049]

表 3 マーロックスナフサの異性化(I)

触	媒	反応時間(時)	C5異性化率(%)	計算オクタン価
触媒 I:	Pt/SO ₄ /ZrO ₂	3. 3	55.2	75.0
触媒 I:	Pt/SO ₄ /ZrO ₂	2 3	47.0	72.3
触媒 I:	$Pt/SO_4/ZrO_2$	4 3	41.1	70.5
触媒A:	$\mathrm{Pd/SO_4/ZrO_2}$	5	69.7	79.2
触媒A:	$\mathrm{Pd/SO_4/ZrO_2}$	2 5	66.0	78.2
触媒 A:	$Pd/SO_4/ZrO_2$	4 6	65.4	78.2
触媒A:	$Pd/SO_4/ZrO_2$	1 4 2	61.9	77.1
触媒 A:	$Pd/SO_4/ZrO_2$	166	62.1	77.2
原 料			41.0	70.3

ナフサ中の硫黄分S=124ppm 沸点範囲28.1~91.2℃

[0050]

表 4 マーロックスナフサの異性化(II)

	媒	反応時間(時)	C 5 異性化率(%)	計算オクタン価
触媒 A:	Pd/SO ₄ /ZrO ₂	5	67.3	78.7
触媒 A:	$Pd/SO_4/ZrO_2$	23.5	62.2	77.3
触媒A:	$\mathrm{Pd/SO_4/ZrO_2}$	43.5	61.2	77.0
触媒 A:	$\mathrm{Pd/SO_4/ZrO_2}$	139.5	58.2	76.0
触媒 A:	$\mathrm{Pd/SO_4/ZrO_2}$	194.5	56.2	75.4
触媒A:	Pd/SO ₄ /ZrO ₂	3 3 1. 5	55.6	75.1

原 料

40.8

69.9

ナフサ中の硫黄分 S = 220ppm

沸点範囲 26.0~101.2℃

[0051]

表 5 有機硫黄化合物添加 n - ペンタンの異性化 (その1)

反応温度: 200℃ 反応圧力: 1.47MPa

LHSV: 5/h H₂/Oil: 2 mol/mol

原料: $n-C_5+(n-C_3)_2S_2$ (S=300ppm)

m = 0	2 (S = 30)	Oppm)
	反応時間(h)	C 5 異性化率(%)
触媒A:Pd/SO ₄ /ZrO ₂ PdCl ₂	2. 7	
	4.05	65.4
	7. 1	64.5
触媒B:Pd/SO ₄ /ZrO ₂ PdSO ₄	2	66.9
	5.65	66.6
	7. 28	65.8
触媒C:Pd/SO ₄ /ZrO ₂ Pd(NO ₃) ₂	2. 5	65.9
	5. 5	61.5
	8	61.1
触媒D:Pd/SO ₄ /ZrO ₂ Pd(NH ₃) ₄ Cl ₂	3.33	69.4
	5. 67	70.1
	6.92	69.7
蚀媒E:Pt/Pd/S0 ₄ /Zr0 ₂ Pt/Pd=0.18/0.38	2.32	70.2
	4.58	69.6
	6.73	69.7
虫媒 F: Pt/Pd/S0 ₄ /Zr0 ₂ Pt/Pd=0.39/0.22	2.05	6 6
	4.03	67.1
Lu.	7. 55	66.9
性媒G:Pt/Pd/S0 ₄ /Zr0 ₂ Pt/Pd=0.36/0.16	1.82	68.8
	3.92	67.5

		6. 58	66.6
触媒J:Ni/SO ₄ /ZrO ₂	$Ni(SO_4)_2$	3. 25	60.9
		5.98	61.4
		8. 42	57.3
触媒K: $Pt/SO_4/ZrO_2$	H ₂ PtCl ₆	2. 1	22.4
		4. 2	9.4
		5. 3	3. 2

[0052]

表 6 有機硫黄化合物添加 n - ペンタンの異性化 (その2)

反応温度: 200℃ 反応圧力: 2.94 MPa

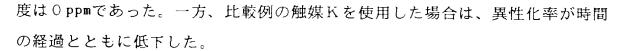
LHSV: 5/h H2/Oil: 2 mol/mol

原料: $n-C_5+EtSMe$ (S=200ppm)

<u></u>	媒	Pt/Pdtt	反応時間(h)	C5異性化率(%)
触媒 A:	: Pd/S0 ₄ /Zr0 ₂	0/0.5	2	73.2
			5	73.3
			8	73.3
触媒 H:	Pt/Pd/SO ₄ /ZrO ₂	0.39/0.	.52 2	72.3
			5	72.4
			8	72.2
触媒 I:	Pt/Pd/SO ₄ /ZrO ₂	0.39/1.	.5 2	73.5
			5	73.4
			8	73.4
触媒 K:	Pt/SO ₄ /ZrO ₂	0.35/0	2	70.8
			5	66.7
			8	41.6

[0053]

実施例1~10に記述した触媒A~Jを使用した場合は、反応生成油中の有機 硫黄化合物がすべて水素化されて、硫化水素に変換された。生成した硫化水素は 、生成油中に飽和量だけ溶け込んでいるが、反応生成油中の有機硫黄化合物の濃



[0054]

【発明の効果】

本発明の触媒は、軽質炭化水素油の異性化反応触媒として高い活性を有するだけでなく、耐硫黄性を有し、異性化反応条件において有機硫黄化合物も水素化脱硫することができる。このため、有機硫黄化合物を含有する軽質炭化水素油の異性化に当たって、従来技術においては不可欠な前処理であった脱硫処理を行なう必要がなくなった、具体的にいえば、従来の異性化用の固定床触媒反応装置にこの触媒を充填して有機硫黄化合物を含有する軽質炭化水素油を、水素とともに流通させるだけで、異性化プロセスを完成することができる。従って本発明によれば、従来のものより簡易な設備を用い、低減されたランニングコストをもって、軽質炭化水素油の水素化脱硫異性化を実施することができる。

【書類名】 要約書

【要約】

【課題】 硫黄を含有する軽質炭化水素油の脱硫と異性化とを行なって、硫 黄含有量の低い異性化ガソリンを得る技術に関し、異性化の前処理工程として不 可欠であった脱硫を異性化と同時に行なうことのできる触媒を提供し、それによ って必要な設備を簡略化し、ランニングコストも低減すること。

【解決手段】 ジルコニウムの酸化物または水酸化物からなる担体に、硫酸根を硫黄分にして1~3質量%与えるとともに、パラジウムまたはニッケルを0.05~10質量%含有し、550~800℃の温度で焼成安定化させてなり、比表面積が50~150 m^2 /gであることを特徴とする、軽質炭化水素油水素化脱硫異性化用の触媒。この触媒において、パラジウムを含有する触媒には、さらに白金を0.05~10質量%含有させることができる。、白金とバラジウムの割合(Pt/Pd原子比)は、0.1~4が好適である。

【選択図】 なし



識別番号

[590000455]

1. 変更年月日 1995年11月 2日

[変更理由] 住所変更

住 所 東京都港区虎ノ門四丁目3番9号

氏 名 財団法人石油産業活性化センター



出願人履歷情報

識別番号

[000105567]

1. 変更年月日

1990年 8月28日

[変更理由]

新規登録

住 所

東京都港区芝浦1丁目1番1号

氏 名

コスモ石油株式会社

